JP 2002-336815 A

[Claim 1] A method of treating a solid waste, comprising bringing a solid waste containing dioxins generated from a furnace facility into contact with an enzyme solution for decomposing dioxins or a culture solution of a microorganism decomposing dioxins.

[Claim 2] A method of treating a solid waste, comprising bringing a solid waste containing dioxins generated from a furnace facility into contact with a microorganism capable of decomposing dioxins.

[Claim 3] The method of treating a solid waste according to Claim 1 or 2, comprising simultaneously treating dioxins and a heavy metal contained in the solid waste containing dioxins by using a heavy metal fixative in combination.

[0016] The method of treating a solid waste involves, on the basis of the finding that microorganisms such as wood-rot fungi, white-rot fungi (typically include Phanerochaete chrysosporium, but are not limited thereto), and Pseudomonas sp. Bacillus midousuji decompose dioxins, putting and immersing the solid waste containing dioxins generated from a furnace facility into a reaction vessel storing an enzyme solution for decomposing dioxins secreted by those microorganisms (obtained by separating a microbial body from a culture solution) or a culture solution containing the enzyme solution, to thereby biochemically decompose dioxins. Of those microorganisms, white-rot fungi are suitable. Of those, fungi

belonging to Basidiomycetes which decompose lignin are suitable. It should be noted that as enzymes for decomposing dioxins, lignin peroxidase, manganese peroxidase, laccase, and other lignin-decomposing enzymes produced by white-rotfungiare suitable.

[0030] Subsequently, the waste gas is introduced into the dust collector (bag filter or electrical dust collector) 3 provided with multiple closed-end tubular filter cloths, to thereby scavenge a dust containing dioxins and remove hydrogen chloride remaining in the waste gas. Incinerated ashes are collected from the garbage incinerator 1, fly ashes are collected from the dust collector 3, and both ashes are supplied to a treatment process.

[0031] When the garbage incinerator 1 as described above and the surrounding related equipment (the heat decrease reaction tower 2, dust collector 3, and funnel 4) are deconstructed, dioxins are attached to and remains in the solid waste 5 such as brick, a dust-collecting plate and a filter cloth of the dust collector 3, a flue component, sludge, and a waste water treatment residue generated during the deconstructing work. Dioxins are also contained in discharged matter generated when the garbage incinerator 1 and the surrounding related equipment are cleaned. [0032] A part of dioxins is attached to ashes or the like remaining in an incineratorfacility, and remains in the facility. For example, the fly ashes attached to the filter cloth of the bag filter, during

the operation of the incinerator facility, are dusted by subjecting the bag filter to pulse washing using compressed air and discharged outside the system, but a part of the ashes is not completely dusted and remains in a state of being attached to the bag filter. Also in the case where the electrical dust collector is used, the fly ashes attached to the dust-collecting plate may be dusted through a slap or the like, but a part of the ashes remains as it is. Also inside of the funnel 4, the fly ashes are deposited or adhered, and dioxins are attached into the ashes.

[0033] The present invention involves putting and immersing the solid waste 5 generated from the above equipment or apparatus generated during the deconstructing or cleaning work into the reaction vessel 6 storing an enzyme solution for decomposing dioxins or a culture solution containing the enzyme solution (expressed as Symbol E in FIG. 1), the enzyme being secreted by microorganisms capable of decomposing dioxins, such as wood-rot fungi, white-rot fungi, and Pseudomonas sp. Bacillus midousuji, and adjusting to and maintaining an optimum pH and an optimum temperature of the enzyme reaction, to thereby biochemically decompose dioxins, for example, attached to the solid waste 5.

PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number :

2002-336815

(43)Date of publication of application: 26.11.2002

(51)Int.Cl.

B098 3/00
A820 3/00
C12N 1/00
C12N 1/14
//(C12N 1/00
C12N 1/14
// (C12N 1/14
C12N 1/14
C12N 1/14

(21)Application number : 2001-144140 (71)Applicant : KURITA WATER IND LTD

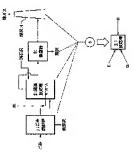
(22)Date of filing: 15.05.2001 (72)Inventor: MIYATA HIROSHI UCHIDA TOSHIHITO

(54) METHOD FOR TREATING SOLID WASTE

(57)Abstract:

PROBLEM TO BE SOLVED: To preliminarily decrease the concentration of dioxins in a solid waste in a furnace facility, the solid waste produced when the furnace facility of a garbage incineration furnace or the like is deconstructed or cleaned.

SOLUTION: A solid wate 5 (5a, 5b) containing dioxins produced from the furnace facility of an incineration furnace 1 or the like during the deconstructing or cleaning work is brought into contact with an enzyme liquid which decomposes dioxins or a cultured liquid E of microorganisms which decompose dioxins or is brought into contact with microorganisms M having the decomposing ability of dioxins so that the concentration of dioxins is preliminarily decreased in the furnace to the level lower than the standard for the final disposal site.



(19)日本国特許庁 (JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号 特開2002-336815 (P2002-336815A)

(43)公開日 平成14年11月26日(2002.11.26)

(51) Int.Cl.7	(51) Int.Cl. ⁷ 識別記号		FI			テーマコード(参考)	
B 0 9 B	3/00		A 6 2 D	3/00			2 E 1 9 1
		ZAB	C12N	1/00		R	4B065
A 6 2 D	3/00			1/14		E	4 D 0 0 4
C 1 2 N	1/00		C 1 2 R	1: 645			
	1/14		B 0 9 B	3/00		304Z	
		審査請求	未請求 請求	項の数3	OL	(全 7 頁)	最終頁に続く
(21)出願番号 特顧2001-144140(P2001-144140)		(71)出願人	、 000001 栗田工		会社		
(22)出願日		平成13年5月15日(2001.5.15)		東京都	新宿区	西新宿3丁目	4番7号
			(72)発明者	宮田	博司		
				東京都	新宿区	西新宿三丁目	4番7号 栗田
				工業株	式会社	内	
			(72) 発明者	内田	敏仁		
				東京都	新宿区	西新宿三丁目	4番7号 栗田

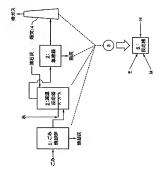
最終頁に続く

(54) 【発明の名称】 固形廃棄物の処理方法

(57)【要約】

【課題】 ごみ焼却炉等の炉設備を解体又は清掃する際 に発生する固形廃棄物中に含まれるダイオキシン類の濃 度を炉施設内において予め低減させること。

【解決手段】 解体作業や清掃作業の際に、焼却炉1等 の炉設備から発生するダイオキシン類含有阻形疾業物5 (5 a, 5 b) をダイオキシン類分解棒薬のはメダイオ キシン類分解微生物の培養液圧に接触させるか、ダイオ キシン類分解微生物の培養液圧に接触させるか、するこ とによって、予め炉設備のにおいて最終処分場での基準 値以下にダイオキシン類濃度を低減する。



工業株式会社内 (74)代理人 100112874

弁理士 渡邊 薫

【特許請求の範囲】

【請求項2】 炉設備から発生するダイオキシン類含有 固形廃棄物をダイオキシン類分解能がある微生物に接触 させることを特徴とする固形廃棄物の処理方法。

【請求項3】 重金属固定剤を併用することにより、前 記グイオキシン類含有固形廃棄物に含まれるダイオキシ 10 ン類と重金属を同時処理することを特徴とする請求項1 又は2に記載の固形廃棄物の処理方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の原する技術分野】 本発明は、ボリ塩化-p-ジ ベングパラジオキシン(PCDDs)、ボリ塩化シベン ゾフラン類(PCDF)、コプラナーポリクロロビフェ ニル等の有機塩素化合物(以下、これらを総称して「ダ イオキンン類」という。)を含有する固形模葉物の処理 方法に関する。

[0002]

【従來の技術】ごみ挑却炉等の機却炉散備においては、 燃焼中に、フェノール、ベンゼン、アセチレン等の有機 化合物、クロフェノール、クロアはデン等の塩素系 芳香族化合物、塩素系アルキ化合物等のダイオキシン類 前駆体が発生する。これらのダイオキシン類前能体が発生するとその触媒作用により、ダイオキシン類 を生成する。

【0003】ダイオキシン類は、審性が高く、皮膚の色 素沈着、脱毛、多毛、肝機能異常、奇形、免疫不全、内 30 分泌障害(環境ホルモン作用)等の人体への悪影響が報 告されている。

【0004】従って、原設側から生成するダイオキシン 類が排ガス中に含まれて大気中に放出されてしまうのを 防止するため、炉設備運転中に、該炉設備の発道や集塵 器入口にダイオキシン類の生成を防止したり、吸着 利に吸着させて排ガス中から除去したりしてり、吸着 利に吸着させて排ガス中から除去したりしている。ま た、ガス洗浄中にダイオキシン類を洗煙木に移行させて 除去したり、ダイオキシン類を含む焼却尿を焼却炉から 40 排出させて、その後分解返車上たりする。

【0005】しかし、ダイオキシン類の一部は、炉壁や 煙道中に付着して残留し、また焼却炉中に残留した焼却 灰や排水ないし汚泥中に含まれて、炉や炉周辺設備(例 えば、排水処理設備、集悪器等)内に残留してしまう。 20006】ところで、炉設備が老朽化した場合、ごみ 処理の広境化のためにごみ焼却施設が統合される場合、 炉の周辺製造施設を更新する場合等においては、既存の 炉設備を解体することが必要となる。また、炉設備を必 要に応じ消消する場合もある。 【0007】この解体作業の際に発生するレンガ、集塵 器の集塵板や礁布、煙道構成物、スラッジ、排水処理疾 等の固形廃棄物、清掃作業時に炉設備から排出される 沈積物、付着物、滞留物等の固形廃棄物には、ダイオキ シン類が含有されているため、該固形廃棄物は、施設か ら搬出されて所定の最終拠り場で処理される。しかしな がら、最終処分場のダイオキシン類濃度の受け入れ基準 値をオーバーしてしまう場合がある。

2

【0008】このような場合、従来は、炉設備のある施 10 設件で、ダイオキンン類分解剤を用いたり、加熱脱塩素 装置を用いたりする技術によって、固形廃棄物中のダイ オキシン類濃度を予め低減させた上で、固形廃棄物を最 終処分場に搬出していた。

[0009]

【発明が解決しようとする課題】しかしながら、上記従来技術では、次のような技術的課題があった。 【0010】まず、ダイオキシン類分解剤を用いる第1

の従来技術では、該分解剤を固形疾棄物内部にまで浸透させることが困難であった。また金属表面では分解剤自 20 体を分解してしまうおそれがあるため、ダイオキシン類 濃度低減技術としてあってはかかった。

【001】 大に、加熱限塩素装置を用いる第2の従来 技術では、反応装置が大規模となるとともに、350℃ 以上の高温条件が必要となるのでエネルギー消費が大き いまた、間形廃棄物中の含水率が高い場合には、所定 の分解温度に達するまでに時間がかかっていた。

【0012】そこで、本発明の主な目的は、ごみ焼却炉 等の炉設備を解体では清掃する際に発生する前途の固形 廃棄物中に含まれるゲイオキシン類の濃度を、炉設備の ある施設内において効率的に低減させることができる固 形廃棄物の処理方法を提供することにある。

[0013]

する。

【課題を解除するための手段】上記した技術的規題を解 決するために、本発明では、次の手段を採用する。 【0014】本顧発明において「伊設備」とは、ごみ焼 却炉、産業廃棄物焼却炉等の焼却炉設備、鉄鋼業焼結 炉、製鋼電気炉、亜鉛回収炉、アルミーウム合金製造 所、鋼精線炉その他の加熱炉面の限準設備を広く合体温なび排水処理 設備、集農器等の加熱炉周辺限準設備を広く合むものと 設備、集農器等の加熱炉周辺限準設備を広く合むものと

【0015】まず、麻発明では、炉設備から発生するダイオキンン類合有固形廃棄物をダイオキンン類合有関係原薬物をダイオキンン類分解酵素 被又はダイオキンン類分解酸生物の培養液に接触させる 固邪廃棄物の処理方法を提供する。

【0016】この園形廃棄物の処理方法では、末材底朽 南、白色甌朽南(Phanerochaete chr ysosporiumが代表的であるが、これに限定す るものではない。)及びPseudomonas s p. Bacillus midousuji等の微生物 がダイオキンン類を分解するという知見に基づき、これ

らの微生物が分泌するダイオキシン分解酵素液(培養液 から菌体を分離したもの) 又は該酵素液を含む培養液を 貯留させた反応槽に、炉設備から発生するダイオキシン 額含有固形廃棄物を投入して浸漬し、ダイオキシン類を 生化学的に分解する。これら微生物では、白色腐朽菌が 好適であり、中でもリグニンを分解する担子菌類に属す る菌類が好適である。なお、ダイオキシン類分解酵素 は、白色腐朽菌の生産するリグニンペルオキシダーゼ、 マンガンペルオキシダーゼ、ラッカーゼその他のリグニ ン分解酵素が好適である。

3

【0017】前記反応槽は、緩やかに撹拌して、ダイオ キシン類分解酵素の最適温度及び最適pHに保つことが 望ましい。

【0018】反応時間は、処理対象のダイオキシン類含 有固形廃棄物の物性とダイオキシン濃度に依存する。例 えば、レンガ等の場合は、その内部にまでダイオキシン 分解酵素液又は該酵素液を含む培養液を浸透させる必要 があるので時間がかかる。一方、集魔板等の場合は、そ の表面のみにダイオキシン類が付着しているので、比較 的短時間でダイオキシン類の分解反応が終了する。固形 20 い。 破棄物を予め微細化しておくと、ダイオキシン分解酵素 液又は該酵素液を培養液と固形廃棄物との接触効率を上 げることができるので、好ましい。

【0019】従って、ダイオキシン類の分解反応は必ず しも一定ではないことから、予め最終処分場の受け入れ 基準である3ng-TEQ/g以下になるまでの分解反 応時間を、ダイオキシン類含有固形廃棄物の物性とダイ オキシン濃度と相関させて把握しておくとよい。

【0020】次に、本発明では、炉設備から発生するダ イオキシン類含有固形廃棄物を上述のダイオキシン類分 30 解能がある微生物(以下、「ダイオキシン類分解微生 物」と称する。) に接触させる固形廃棄物の処理方法を 提供する。

【0021】即ち、この手段では、ダイオキシン類含有 固形廃棄物にダイオキシン類分解微生物を直接接触させ る。この場合、ダイオキシン類含有固形廃棄物に付着し た微生物が良好に繁殖するように、微生物とともに培地 を添加することが望ましい。培地としては、特に制限が なく使用でき、例えば、低窒素培地、高窒素培地、麦芽 エキス培地等を使用できる。

【0022】また、ダイオキシン類分解微生物と固形廃 棄物との接触効率を上げるために、とりわけレンガ等の 大型固形廃棄物については、予め微細化処理しておくこ とが望ましい。これは、分解反応時間を短縮できるとと もに、固形廃棄物内部に含まれているダイオキシン類を 効率よく分解することが可能となるからである。

【0023】排水処理汚泥やスラッジを処理する場合で は、これらを脱水する前にダイオキシン類分解微生物を 添加し、その後にフィルタープレス等の方法で脱水する ことによって排水処理汚泥やスラッジ中に均一にダイオ 50 % らは飛灰が回収され、処理工程に供給される。

キシン類分解微生物を分散させることができるので好適

【0024】ここで、各種炉設備から発生する固形廃棄 物においては、ダイオキシン類の分解処理とともに重金 属を固定処理することが重要である。このため本発明で は、ダイオキシン類分解酵素液、ダイオキシン類分解微 生物の培養液、ダイオキシン類分解微生物のいずれかと 重金属固定剤を併用することによって、前記ダイオキシ ン類含有固形廃棄物に含まれるダイオキシン類と重金属 10 を同時に処理する手段を提供する、酵素液等によるダイ オキシン類分解処理と重金属固定剤による重金属固定処 理の順番に制限はなく、どちらかを先に添加しても、ま た同時に添加しても構わない。

【0025】重金属固定剤としては、キレート剤(ジチ オカルバミン酸系のピペラジンビスジオカルバミン酸、 ジエチルジチオカルバミン酸、ポリアミンジチオカルバ ミン酸等) やリン酸系固定剤 (リン酸、リン酸塩、ポリ リン酸、ピロリン酸等)等を使用できるが、酵素反応や 微生物反応の活性に悪影響を及ぼさないものが望まし

【0026】上記したように、本発明は、各種炉設備か ら発生するダイオキシン類含有固形廃棄物を生化学的に 処理することを特徴とする固形廃棄物の処理方法を各種 産業界に提供するという技術的意義を有している。 [0027]

【発明の実施の形態】以下、添付した図1を参照して、 本発明に係る固形廃棄物の処理方法の好適な実施形態を 説明する。なお、以下は、本発明を焼却炉設備に適用し た場合について説明するが、鉄鋼業焼結炉、製鋼電気 炉、亜鉛回収炉、アルミニウム合金製造炉、銅精錬炉そ

の他の加熱炉を備える設備及び排水処理設備、集磨器等 の加熱炉周辺関連設備においても、同様に本発明を適用 して、ダイオキシン類濃度を低減させることが可能であ

【0028】図1は、ごみ嫌却炉設備の一例を示す系統 図及び本発明に係る固形廃棄物の処理方法の基本概念を 示す図である。

【0029】ごみは、ごみ焼却炉1に投入されて焼却さ れる。ごみ焼却炉1から排出される排ガスは減温反応塔 40 2に導入され、これに水が噴射されて冷却・減温され る。集塵器3の手前で、排ガス中に粉末状の消石灰が吹 き込まれ、排ガス中の塩化水素がCaC12として固定 されて脱塩される。また、排ガス中にSOxが含まれる 場合は、消石灰により脱硫される。

【0030】続いて、排ガスは、複数本の有底筒状の濾 布を備えた集塵器 (バグフィルタ若しくは電気集塵器) 3に導入され、ダイオキシン類が含まれるダストが補集 されるとともに、排ガス中の残留塩化水素が除去され る。ごみ焼却炉1からは焼却灰が回収され、集鹿器3か

【0031】上記したようなごみ焼却炉1及びその周辺 関連設備(減温反応塔2、集塵器3、煙突4)を解体す る場合、この解体作業の際に発生するレンガ、集塵器3 の集塵板や濾布、煙道構成物、スラッジ、排水処理残さ 等の固形廃棄物5には、ダイオキシン類が付着して残留 している。また、ごみ焼却炉1及びその周辺関連設備の 清掃作業の際に発生する排出物にもダイオキシン類が含 有されている。

【0032】ダイオキシン類の一部は、焼却炉設備中に 残留した灰等に付着して、核設備中に残留する、例え ば、バグフィルタの濾布に付着した飛灰は、焼却炉設備 の運転時には、圧縮空気でバグフィルタをパルス洗浄す ることにより払い落として系外へ排出しているが、灰の

部は完全に払い落とされずにバグフィルタに付着した まま残留する。電気集塵器の場合においても、集塵板に 付着した飛灰は、叩いたりして払い落とすことができる が、一部の飛灰はそのまま残留する。煙突4の内部で も、飛灰が沈積したり、固着したりしており、この飛灰 中にダイオキシン類が付着している。

生する上記設備又は装置から発生する固形廢棄物5を、 木材腐朽菌、白色腐朽菌及びPseudomonas sp. Bacillus midousuii等のダイ オキシン類分解能を有する微生物が分泌するダイオキシ ン分解酵素液又は該酵素液を含む培養液(図1中符号P. で示す。)を貯留させた反応槽6に投入して浸漬し、酵 素反応の最適pH、最適温度に調整及び管理することに より、 固形廃棄物 5 に付着等されているダイオキシン類 を生化学的に分解する。

【0034】このダイオキシン類の生化学的な分解(酵 30 素反応による分解)を、固形廃棄物5をダイオキシン類 分解微生物(図1中符号Mで示す。)に接触させてダイ オキシン類を分解させてもよい。この際には、反応槽6 を当該微生物M特有の増殖温度に保つことによって、ダ イオキシン類の分解を促進できる。

【0035】ここで、図2は、本発明に係る固形廢棄物 の処理方法の好適な実施形態に係わる工程を簡略に示す フロー図である。

【0036】この工程では、ダイオキシン類分解微生物 Mとレンガ等の大型固形廃棄物5aとの接触効率を上げ 40 るために、大型固形廃棄物5aを予め微細化処理する工 程P:が含まれている。この工程P:において、微細化 された大型固形廃棄物5aが反応槽6に投入されると、 ダイオキシン類分解微生物M分解との接触効率が高まっ て、反応時間を短縮できるとともに、固形廃棄物内部に

含まれているダイオキシン類を効率よく分配することが

【0037】次に、図3は、本発明に係る固形廃棄物の 処理方法で排水処理汚泥やスラッジを処理する場合の好 適な実施形態に係わる工程を簡略に示す図である。

【0038】ごみ焼却炉1の周辺設備から発生する排水 処理汚泥(又はスラッジ)5bを処理する場合において は、排水処理汚泥(又はスラッジ)5bを脱水する前 に、ダイオキシン類分解微生物Mを添加し、その後にフ 10 ィルタープレス等の方法で脱水工程P2を行い、その後 所定の反応槽6に移送する。これによって、排水処理汚 泥(又はスラッジ)5 b 中に均一にダイオキシン類分解 微生物Mが分散されるので、排水処理汚泥(又はスラッ ジ) 5 b に含まれているダイオキシン類を効率よく分解 することが可能となる。

【0039】なお、本発明に係る固形廢棄物の処理方法 において、ダイオキシン類分解微生物Mを用いる場合で は、ダイオキシン類含有固形廃棄物に付着した衛生物が 良好に繁殖するように、微生物とともに培地を添加する 【0033】本発明は、解体作業又は清掃作業の際に発 20 ことが望ましい。培地としては、特に制限がなく使用で き、例えば、低窒素培地、高窒素培地、麦芽エキス培地 等を使用できる。

> 【0040】また、本祭明に係る固形廢棄物の処理方法 では、反応槽6においては、キレート剤やリン酸等の重 金属固定剤Hを併用することにより、固形廃棄物5に含 まれるダイオキシン類と重金属を同時に処理するように してもよい (図1参照)。

[0041]

【実施例】以下、本発明の実施例及び比較例について説

【0042】実施例1及び比較例1。

白色腐朽菌を糸状菌用液体培地で培養し、濾過により菌 体を分離したものをダイオキシン類分解酵素液とした。 ダイオキシン類分解酵素液1リットルをガラスビーカー に入れ、このダイオキシン類分解酵素液に加熱炉設備の 解体時に入手した電気集塵器の集塵板 (10cm角)を 浸清し、pH7に調整し、30℃の温度条件で24時間 反応させた。処理後の集塵板を水洗して乾燥した後、該 集塵板表面のダイオキシン濃度を測定した。比較例1で は、ダイオキシン類分解酵素液の代わりに純水を用いて 同様の実験操作を行った。その実験結果を、次の表1に

[0043] 【表1】

7 集席板表面のダイオキシン型漆庫 (単位: ng-TEQ/枚) 2. 7 実施例1 比較例1 8. 4

【0044】前掲した表1に示されているように、実施 例1では、比較例1に比べてダイオキシン類濃度を約1 /3にまで低減させることができた。従って、白色腐朽 菌のダイオキシン類分解酵素液を使用した固形廃棄物の 10 ダイオキシン類濃度を算出した。比較例2では、予め1 処理方法は、ダイオキシン類濃度を確実に低減させるこ とが明らかである。

【0045】実施例2及び比較例2。

白色腐朽菌を糸状菌用固体培地で培養したもの50g を、ガラスフラスコに採取し、これに加熱炉設備の解体

時に入手したレンガ5gをグラインダーで粉砕1.て混合*

* した。ガラスフラスコに綿栓をして30℃の温度条件で 3日間培養した後、前記ガラスフラスコ内における混合 物のダイオキシン類の濃度測定し、レンガ1gあたりの 20℃、20分間オートクレーブ処理してダイオキシン 分解活性を無くした白色腐朽菌を用いて同様の実験操作 を行った。その実験結果を、次の表 2 に示す [0046] 【表2】

E//10/ CONTUCIBLE	
	ダイオキシン類濃度
	(単位:ng-TEQ/1gレンガ)
実施例 2	0.18
比較例 2	0.32

【0047】前場した表2に示されているように、実施 例2では、比較例2に比べてダイオキシン類濃度を約半 分にまで低減させることができた。従って、白色腐朽菌 の培養液を使用した固形廃棄物の処理方法は、ダイオキ シン類濃度を確実に低減させることが明らかである。 【0048】実施例3及び比較例3。

灰ピットスラッジ10gに白色腐朽菌の培養液100m 1を添加して、穏やかに撹拌しながら40℃で一晩イン※30

※キュペーションした。これに3gのジチオカルバミン酸 を加え、10分間反応させ、上清の溶存鉛濃度を測定し た。一方、比較例3は、ジチオカルパミン酸を添加せ ず。上清の鉛濃度を測定した。測定結果を、次の表3に 示す。

[0049]

【表3】

	鉛濃度 (ppm)
実施例3	0. 1>
比較例3	0.32

【0050】前掲した表3に示されているように、実施 例3では、鉛の溶出が認められなかったが、比較例3で は溶出が認められた。

【0051】一方、ダイオキシン類濃度については、懸

★たりのダイオキシン類濃度を算出した。この第出結果を 次の表4に示す。

[0052]

【表4】 濁液全体について測定を行い、灰ピットスラッジ1g当★40

	ダイオキシン類濃度		
	(ng-TEQ/g)		
実施例3	2. 2		
比較例 3	3. 6		

【0053】前掲した表4に示されているように、実施 例3では比較例3に比べてダイオキシン類濃度を低減さ せることができた。従って、表3及び表4に基づけば、

物の処理方法は、ダイオキシン類濃度及び重金属濃度を 確実に低減させることが明らかである。なお、酵素液等 によるダイオキシン類分解処理と重金属固定剤による重 白色摩朽繭の培養液と重金属固定剤を併用した固形破棄 50 金属固定処理の順番に制限はなく、どちらかを先に添加

しても、また同時に添加してもよい。

[0054]

【発明の効果】本発明に係る脳形破棄物の処理方法によれば、炉産機の炉操業運転中に系外へ排出されずに炉設備内に残留したダイオキンツ類、即ち、炉壁、煙道、集塵器等の設備内に付着、滞留しているダイオキンン類や炉設備の滞断作業時に発生する排出物又は解体時に発生するが設備内の滞留物、近積物、遮布、その他の解体物等の固形販棄物に付着又は吸着したダイオキン類を効率的に、生化学的に分解除法することができる。

【図面の簡単な説明】

【図1】ごみ焼却炉設備の一例を示す系統図及び本発明*

10 * に係る固形廃棄物の処理方法の概念を示す図

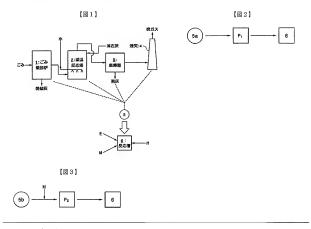
> 【図2】本発明に係る固形廃棄物の処理方法の好適な実 施形態に係わる工程を簡略に示すフロー図

【図3】本発明に係る固形廃棄物の処理方法で排水処理 汚泥やスラッジを処理する場合の好適な実施形態に係わ る工程を簡略に示す図

【符号の説明】

(6)

- 1 ごみ焼却炉
- 5 (ダイオキシン類含有) 固形廃棄物
- 10 E ダイオキシン分解酵素液又は該酵素液を含む培養液
 - H 重金属固定剤



フロントページの続き

(51) Int. Cl.	識別記号	FI		テーマコード(参考)	
//(C12N	1/00	B 0 9 B	3/00	ZAB	
C 1 2 R	1:645)			3 0 4 G	
(C12N	1/14			A	
C 1 2 R	1:645)				

Fターム(参考) 2E191 BA02 BA12 BB00 BC05 BD00 BD20 4B065 AA71X BA22 BD26 CA56

4D004 AA12 AA16 AA31 AA37 AB03 AB07 AC07 CA18 CA34 CC06 CC07 CC12